

DEUTSCHES PATENTAMT

 (21) Aktenzeichen:
 P 34 30 320.0

 (22) Anmeldetag:
 17. 8. 84

 (43) Offenlegungstag:
 28. 3. 85

39 Unionspriorität: 32 33 31 18.08.83 JP P58-149688

Anmelder: Nihon Seiyaku Co., Ltd., Tokio/Tokyo, JP

Wertreter:

Vossius, V., Dipl.-Chem. Dr.rer.nat.; Vossius, D.,
Dipl.-Chem.; Tauchner, P., Dipl.-Chem. Dr.rer.nat.;
Heunemann, D., Dipl.-Phys. Dr.rer.nat.; Rauh, P.,

Dipl.-Chem. Dr.rer.nat., Pat.-Anw., 8000 München

② Erfinder:

Shibata, Yasuo, Yokohama, Kanagawa, JP; Suehiro, Takeshi, Chiba, JP

Werfahren zur Herstellung von Immunglobulin-Präparaten mit verminderter Komplementaktivität

Beschrieben ist ein Verfahren zur Herstellung von Immunglobulin-Präparaten mit verminderter Komplementaktivität. Rohes Immunglobulin, z. B. Immunglobulinpaste der Cohn-Fraktion II oder II + III, wird in einer 0,5 bis 2,0% (Gew./Vol.) Aminoessigsäure enthaltenden Lösung bis zu einer Proteinkonzentration von 3,0 bis 5,0% (Gew./Vol.) gelöst und auf einen pH-Wert von 6,0 bis 7,0 eingestellt. Sodann wird die Lösung mit Polyäthylenglykol 4000 bis zu einer Konzentration von 6,0 bis 7,0% (Gew./Vol.) versetzt. Die entstandene Fällung aus aggregierten Immunglobulinen und verunreinigenden Proteinen wird abgetrennt. Danach wird der Überstand auf einen pH-Wert von 7,0 bis 8,0 eingestellt und mit Polyäthylenglykol 4000 auf eine Konzentration von 10,0 bis 15,0% (Gew./Vol.) eingestellt. Es wird eine Fällung von hochreinem Immunglobulin mit niedriger antikomplementärer Aktivität erhalten. Das erhaltene Immunglobulin kann noch weiter behandelt werden, um seine antikomplementäre Aktivität bzw. seinen Gehalt an Polyäthylenglykol noch weiter zu vermindern.

EUROPEAN PATENT ATTORNEYS

1

5 u.Z.: T 209

Case: 8672

NIHON SEIYAKU CO., LTD.

Tokyo, Japan

10

" Verfahren zur Herstellung von Immunglobulin-Präparaten mit verminderter Komplementaktivität "

15 Priorität: 18.8.1983, Japan, Nr. 149 688/83

Patentansprüche

20

25

30

- 1. Verfahren zur Herstellung von Immunglobulin-Präparaten mit verminderter Komplementaktivität, dadurch ge-kennzeich hnet, daß man eine Lösung von rohem Immunglobulin mit einer Proteinkonzentration von 3,0 bis 5,0% (Gew./Vol.), einer Amminoessigsäurekonzentration von 0,5 bis 2,0% (Gew./Vol.) und einem pH-Wert von 6,0 bis 7,0 mit Polyäthylenglykol 4000 bis zu einer Konzentration von 6,0 bis 7,0% (Gew./Vol.) versetzt, die entstandene Fällung von aggregiertem Immunglobulin abtrennt, den Überstand auf einen pH-Wert von 7,0 bis 8,0 einstellt und mit Polyäthylenglykol 4000 bis zu einer Konzentration von 10,0 bis 15,0% (Gew./Vol.) versetzt und die erhaltene Fällung von hochreinem Immunglobulin isoliert.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man zur weiteren Verminderung der Komplementaktivität die erhaltene Fällung von hochreinem Immunglobulin in einem Lösungsmittel

- 1 löst und die Lösung durch eine mit einem Anionenaustauscher gefüllte Säule leitet.
- J. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man zur Herabsetzung der Polyäthylenglykol-Konzentration die Lösung des hochreinen Immunglobulins bei niedriger Temperatur mit Äthanol versetzt und die erhaltene Fällung isoliert.
- 10 4. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Lösung des erhaltenen hochreinen Immunglobulins auf einen pH-Wert von 5,0 bis 6,0 einstellt, die Lösung mit einem Kationenaustauscher behandelt, den Kationenaustauscher zur Abtrennung von Polyäthylenglykol wäscht und das adsorbierte, hochreine Immunglobulin mit einer Lösung mit hoher Salzkonzentration eluiert.

20

F

25

30

35

L

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Immunglobulin-Präparaten mit verminderter Komplementaktivität (antigenunabhängiger Komplementaktivierung) zur intravenösen Anwendung.

Immunglobulin-Präparate werden durch verschiedene Aufarbeitungsverfahren aus dem Serum isoliert, wobei meist Neutralsalze oder Äthanol nach Cohn et al., J. Am. Chem. Soc., Bd. 68 (1946), 459, zur Ausfällung verwendet werden. Ausgangsmaterial ist immer ein Pool aus dem Plasma von mindestens 1000 gesunden, freiwilligen Spendern. Diese sogenannten Standard-Immunglobuline führen bei intravenöser Anwendung

zu schwerwiegenden Nebenreaktionen. Es sind zahlreiche Verfahren zur Herstellung intravenös applizierbarer Immunglobuline bekannt. Einige Präparate zur intravenösen Anwendung sind bereits auf dem Markt. Beispielsweise wurde Immunglobulin mit Pepsin oder Plasmin behandelt, wobei der Komplement-bindende und Nebenreaktionen verursachende Fc-Teil des Moleküls soweit abgespalten wurde, bis die sogenannte antikomplementäre Aktivität bzw. Komplementaktivität praktisch beseitigt war. Damit ging jedoch die natürliche Halbwertszeit von etwa 3 Wochen verloren. Eine weitere Methode besteht in der chemischen Modifizierung der Disulfid-Bindungen des Immunglobulins z.B. durch Sulfonierung oder reduktive Alkylierung, um die Komplementaktivierung zu vermindern.

30

35

20

25

1

Ferner sind Verfahren zur Herstellung von aggregatarmen bzw. aggregatfreien Immunglobulin-Präparaten durch Fraktionierung mittels wasserlöslicher Polymere, insbesondere Polyäthylenglykole, bekannt. So ist beispielsweise in der US-PS 4 124 576 ein Verfahren zur Herstellung von intravenös applizierbarem Gammaglobulin mit niedriger antikomplementärer Aktivität

beschrieben, bei dem die Cohn-Fraktion II mit Wasser niedriger Ionenstärke, das Albumin und 2 % Polyäthylenglykol (PEG) enthält, extrahiert wird. Sodann wird die PEG-Konzentration auf 4 % (Gew./Vol.) erhöht, und Verunreinigungen werden abgetrennt. Sodann wird Äthanol bis zu einer Konzentration von 4 bis 12 % zugegeben, wobei weitere Verunreinigungen ausgefällt werden. Danach wird das Gammaglobulin durch Zugabe von PEG bis zu einer Konzentration von 10 bis 12 % (Gew./Vol.) oder durch Zugabe von Äthanol bis zu einer Konzentration von 20 bis 30 % (Vol./Vol.) bei einem pH-Wert von 7 bis 8,2 ausgefällt. Das gesamte Verfahren wird bei einer Temperatur von etwa 0 bis -6°C durchgeführt.

Aus der JA-AS 12 001/1980 ist ein Verfahren zur Herstellung von intravenös applizierbaren Gammaglobulin bekannt, bei dem eine 1- bis 30%ige Lösung von Hydroxyäthylstärke mit einem pH-Wert von 3,5 bis 8,0, insbesondere 6,5 bis 6,9, mit einer Lösung von Gammaglobulin und einer 10%igen PEG-Lösung versetzt wird, die entstandene Fällung von aggregiertem Gammaglobulin abgetrennt und der Überstand mit einer 20%igen PEG-Lösung versetzt wird. Ferner sind Verfahren zur Reinigung verschiedener Plasmaproteine bekannt (Vox Sang., Bd. 31 (1976), 141, und Folia Haematologica, Bd. 103 (1976), 938), bei denen mit PEG gereinigtes Immunglobulin oder eine Lösung der Cohn-Fraktion II zur Abtrennung von aggregierten Immunglobulinen mit 6 bis 10 % Hydroxyäthylstärke und 0,5 bis 2,5 % Bentonit versetzt wird.

Aus der JA-OS 47 628/1980 ist ein Verfahren zur Herstellung von intravenös applizierbarem Gammaglobulin bekannt, bei dem 60 bis 90 g/Liter PEG zu einer Lösung von Immunglobulin gegeben werden. Die entstandene Fällung wird abgetrennt und die PEG-Konzentration wird auf 70 bis 100 g/Liter eingestellt. Es wird das gewünschte Gammaglobulin als Fällung erhalten.

Als der JA-AS 38 932/1980 ist ein Verfahren zur Reinigung von

35

L

Γ

10

15

20

25

30

Immunglobulin bekannt, bei dem aggregierte Immunglobuline in Gegenwart von 4 bis 4,8 % eines Polyalkylenglykols mit einem Molekulargewicht von 6000 bie einem pH-Wert von 4 bis 5 abgetrennt werden.

5

10

15

20

25

30

Г

Schließlich ist aus der JA-OS 206 625/1982 ein Verfahren zur Herstellung von Immunglobulin G bekannt, das keine antikomplementäre Aktivität besitzt, bei dem eine Lösung der Cohn-Fraktion II mit 1 bis 3 % eines Polyäthylenglykol-Polypropylenglykol-Blockcopolymers versetzt und unlösliche Substanzen mittels Aktivkohle als Filtrierhilfe abfiltriert werden.

Erfindungsgemäß wurden die Bedingungen untersucht, bei denen aggregierte Immunglobuline aus einem Immunglobulin-Material, z. B. der Cohn-Fraktion II, mit PEG 4000 abgetrennt werden. PEG 4000 entspricht Macrogol 4000 des Japanischen Arzneibuches. Dabei wurde folgendes festgestellt: Bei der Abtrennung von aggregierten Immunglobulinen aus rohem Immunglobulin mit PEG 4000 ist die Zusammensetzung und der pH-Wert des Lösungsmittels von entscheidender Bedeutung. Die Gegenwart von Aminoessigsäure (Glykokoll)ermöglicht die selektive Ausfällung der aggregierten Immunglobuline. Auf diese Weise wird reines Immunglobulin erhalten, das intravenös gegeben werden kann. Durch anschließende Behandlung mit einem Anionenaustauscher wird die antikomplementäre Aktivität des Immunglobulins noch weiter vermindert. Zur Abtrennung von PEG aus dem gereinigten Immunglobulin wird das erhaltene Immunglobulin entweder durch Äthanol-Fällung in der Kälte ausgefällt oder es wird mit einem Kationenaustauscher behandelt. Der beladene Kationenaustauscher wird danach gründlich gewaschen. Sodann wird

das adsorbierte Immunglobulin mit einer Lösung hoher Salzkonzentration, z.B. einer konzentrierten Kochsalzlösung, eluiert. Man erhält ein hochreines Immunglobulin zur intravenösen Gabe mit extrem niedriger antikomplementärer Aktivität.

Die Erfingung betrifft somit den in den Patentansprüchen ge-

kennzeichneten Gegenstand. Vorzugsweise wird als rohes Immunglobulin die Cohn-Fraktion II, d.h. Standard-Immunglobulin, eingesetzt.

- 6 -

Das erfindungsgemäße Verfahren wird nachstehend noch näher erläutert.

Eine Immunglobulinpaste oder ein lyophylisiertes ImmunglobulinPräparat, z. B. die Cohn-Fraktion II,
wird in einer Kochsalzlösung gelöst, die Aminoessigsäure ent0 hält. Die Proteinkonzentration wird auf einen Wert von 3,0
bis 5,0 % (Gew./Vol.) und der pH-Wert auf 6,0 bis 7,0 eingestellt. Sodann wird die erhaltene Lösung mit PEG 4000 auf
eine Konzentration von 6,0 bis 7,0 % (Gew./Vol.) eingestellt.
Die entstandene Fällung von aggregierten Immunglobulinen

wird abgeschleudert.

Die Konzentrationen an Aminoessigsäure (Glykokoll) und Natriumchlorid betragen vorzugsweise 0,5 bis 2,0 % (Gew./Vol.) bzw. 0,5 bis 1,5 % (Gew./Vol.). Aminoessigsäure-Konzentrationen außerhalb des angegebenen Bereichs ergeben unbefriedigende Ergebnisse bei der fraktionierenden Fällung.

Danach wird der pH-Wert des Überstandes auf 7,0 bis 8,0 eingestellt und PEG 4000 wird bis zu einer Konzentration von 10,0 bis 15,0 % (Gew./Vol.) zugegeben. Die entstandene Fällung, die hauptsächlich aus monomerem Immunglobulin besteht, wird abgeschleudert.

Die erhaltene Fällung wird in 0,9%iger Kochsalzlösung gelöst, die einen Stabilisator für die Gefriertrocknung enthält, z.B. 2,5 % (Gew./Vol.) Glucose. Die erhaltene Lösung wird filtriert, sterilisiert und gefriergetrocknet. Es wird ein Immunglobulin-Trockenpräparat erhalten.

Das erhaltene Immunglobulin-Präparat hat eine niedrige antikomplementäre Aktivität (Komplementaktivität) und kann

┙

intravenös gegeben werden. Das Präparat kann weiter gereinigt werden. Zu diesem Zweck wird die Fällung z.B. in einer 0,03 bis 0,07 molaren Kochsalzlösung oder in einer 0,03 bis 0,06 molaren Kochsalzlösung gelöst, die 0,01 molar Phosphatpuffer enthält, und die Proteinkonzentration wird auf 5,0 bis 10,0 % (Gew./Vol.) und der pH-Wert auf 7,0 bis 7,5 eingestellt. Sodann wird die erhaltene Lösung auf eine mit einem Anionenaustauscher gefüllte Säule aufgesetzt. Der Anionenaustauscher wurde vorher mit der gleichen Lösung äquilibriert. Als Anionenaustauscher kann z.B. DEAE Sephadex A-50, DEAE Sepharose CL-6B, QAE Sephadex A-50, DEA Cellulofine AH oder Spherosil DEA verwendet werden. Durch diese Behandlung wird ein Immunglobulin-Präparat mit noch niedrigerer Komplementaktivität erhalten.

15

Γ

In Japan wird die antikomplementäre Aktivität als befriedigend angesehen, wenn nicht mehr als 20 CH₅₀ Komplement verbraucht werden beim Vermischen der gleichen Mengen einer 50 mg/ml Lösung von Immunglobulin und einer 100 CH₅₀/ml Lösung von Komplement und einstündiges Stehen des Gemisches bei 37°C. Der Mindestwert des biologischen Produkts beträgt nicht mehr als 0,4 CH₅₀/mg Protein. Dementsprechend soll ein Immunglobulin-Präparat zur intravenösen Applikation eine antikomplementäre Aktivität von nicht mehr als 0,4 CH₅₀/mg Protein aufweisen.

Der PEG-Gehalt des Präparats kann herabgesetzt werden, wenn man eine auf die vorstehend beschriebene Weise erhaltene Lösung von Immunglobulin, d.h. eine durch Auflösen der PEG-Fällung oder durch Behandlung mit dem Anionenaustauscher erhaltene Lösung bei niedriger Temperatur mit Äthanol auf 25 % nach der Methode von Cohn einstellt und die erhaltene Fällung abschleudert.

Der PEG-Gehalt kann auch dadurch vermindert werden, daß man das Immunglobulin in einer 0,03 bis 0,07 molaren Lösung von

 Γ

, L.

Natriumchlorid oder einer einen Phosphatpuffer enthaltenden Natriumchloridlösung löst, die erhaltene Lösung bei einem pH-Wert von 5,0 bis 6,0 mit einem Kationenaustauscher behandelt, wie CM-Sephadex C-50, CM Sepharose CL-6B, SP Sephadex C-50, CM-Cellulofine oder Spherosil C , um das Immunglobulin am Kationenaustauscher zu adsorbieren. Danach wird die Austauschersäule zur Abtrennung des PEG gewaschen und sodann das Immunglobulin mit einer Lösung hoher Salzkonzentration, z.B. einer 0,15 molaren Kochsalzlösung, bei einem pH-Wert von 7,0 bis 7,5 eluiert.

In den Beispielen wird das erfindungsgemäße Verfahren weiter erläutert. PEG bedeutet Polyäthylenglykol 4000.

Beispiel 1

15 300 g einer durch Fraktionierung mit kaltem Äthanol nach Cohn erhaltenen Immunglobulinpaste Fraktion II werden in einer 0,5%igen Lösung von Aminoessigsäure gelöst, die 0,9 % Natriumchlorid enthält. Der pH-Wert der erhaltenen Lösung wird mit 0,5n Salzsäure auf 6,0 eingestellt. Sodann wird die Lösung auf 1000 ml verdünnt. Die Proteinkonzentration beträgt 3,8 % und die antikomplementäre Aktivität 1000 Einheiten pro mg.

Die erhaltene Lösung wird tropfenweise und unter langsamem
Rühren mit 177 ml einer 40%igen PEG-Lösung versetzt (PEG
6,0 %). Die entstandene Fällung wird abzentrifugiert. Danach wird der pH-Wert des Überstandes mit 0,5n Natronlauge
auf 7,5 eingestellt. Hierauf werden 260 ml einer 40%igen
PEG-Lösung zugegeben (PEG 12 %) und die entstandene Fällung
wird abzentrifugiert. Die erhaltene Fällung enthält keine
aggregierten Immunglobuline und zeigt eine antikomplementäre Aktivität von 0,3 Einheiten pro mg nach dem Auflösen in
einer 2,5%igen Glucoselösung, die 0,9 % Natriumchlorid enthält. Die erhaltene Lösung wird filtriert, sterilisiert und
gefriergetrocknet. Es wird ein Trockenpräparat erhalten, das
nach dem Auflösen in einem geeigneten Lösungsmittel intra-

┙

丄

1 venös appliziert werden kann.

. 「

Beispiel 2

100 g der Immunglobulin-Cohn-Fraktion II als getrocknetes
5 Pulver werden in einer 1%igen Lösung von Aminoessigsäure gelöst, die 0,9 % Natriumchlorid enthält. Danach wird der pHWert der erhaltenen Lösung mit 0,5n Salzsäure auf 6,5 eingestellt und die Lösung auf 1000 ml verdünnt. Die Proteinkonzentration beträgt 3,9 % und die antikomplementäre Aktivität
10 8 Einheiten pro mg.

Hierauf wird die Lösung unter langsamem Rühren mit 194 ml einer 40%igen PEG-Lösung versetzt (PEG 6,5 %). Die entstandene Fällung wird abzentrifugiert. Der pH-Wert des Überstandes wird mit 0,5n Natronlauge auf 7,5 eingestellt. Danach werden 250 ml einer 40%igen PEG-Lösung zugegeben (PEG 13 %), und die erhaltene Fällung wird abzentrifugiert.

Das erhaltene Sediment wird in 200 ml einer 0,5%igen Lösung
von Glykokoll gelöst, die 0,5 % Natriumchlorid enthält. Die
erhaltene Lösung hat einen pH-Wert von 7,2 und eine antikomplementäre Aktivität von 0,3 Einheiten pro mg. Sie wird
auf eine DEAE-Sephadex A-50 Säule (Durchmesser 5 cm, Länge
15 cm) aufgesetzt, die mit der gleichen Lösung vorher äquilibriert worden war. Nach dem Passieren durch die Säule wird
die Lösung auf eine Proteinkonzentration von 5 %, eine Glucosekonzentration von 2,5 % und eine Natriumchlorid-Konzentration von 0,9 % eingestellt. Die antikomplementäre Aktivität beträgt 0,2 Einheiten pro mg. Die Lösung wird filtriert,
sterilisiert und gefriergetrocknet. Es wird ein Trockenpräparat erhalten, das nach dem Lösen in einem geeigneten Lösungsmittel intravenös appliziert werden kann.

Beispiel 3

Eine auf die gleiche Weise wie in Beispiel 2 erhaltene Immunglobulin-Lösung wird mit 0,9%iger Natriumchloridlösung

- auf 600 ml eingestellt und abgekühlt. Sodann werden tropfenweise 530 ml 53,3%iges wäßriges Äthanol nach der Methode von Cohn zugegeben (Äthanol-Konzentration 25 %). Die entstandene Fällung wird abzentrifugiert. Das Sediment wird in einer wäßrigen Lösung gelöst. Die Endkonzentration dieser Lösung an Glucose beträgt 2,5 %, an Natriumchlorid 0,9 % und an Protein 5,0 %. Die erhaltene Lösung hat eine antikomplementäre Aktivität von 9 Einheiten pro ml.
- Die erhaltene Lösung wird filtriert, sterilisiert und gefriergetrocknet. Es wird ein Trockenpräparat erhalten, das nach dem Auflösen in einem geeigneten Lösungsmittel intravenös appliziert werden kann.
- Eine auf die gleiche Weise wie in Beispiel 1 erhaltene Immunglobulin-Lösung wird auf die vorstehend beschriebene Weise behandelt. Die erhaltene Lösung hat eine antikomplementäre Aktivität von 14 Einheiten pro ml.

Beispiel

Eine auf die gleiche Weise wie in Beispiel 2 erhaltene Immunglobulin-Lösung wird auf eine Natriumchlorid-Konzentration von 0,25 % und eine Glykokoll-Konzentration von 0,25 % eingestellt. Der pH-Wert wird auf 5,5 eingestellt. Sodann wird die Lösung auf eine mit CM-Sepharose CL-6B gefüllte Säule mit einem Durchmesser von 5,0 cm und einer Länge von 15 cm aufgesetzt. Die Säule ist vorher mit der gleichen Lösung äquilibriert worden. Das Immunglobulin wird an der Füllung adsorbiert. Anschließend wird die Säule mit der zur Äquilibrierung verwendeten Lösung gründlich gewaschen. Danach wird das adsorbierte Immunglobulin mit einer 2,5%igen Lösung von Glucose mit 0,9 % Natriumchlorid und einem pH-Wert von 7,0 elu-

Das Eluat wird auf eine Proteinkonzentration von 5 % eingestellt. Es zeigt eine antikomplementäre Aktivität von 8 Ein-

L

iert.

20

 Γ

ٺ

heiten. Die Lösung wird filtriert, sterilisiert und gefriergetrocknet. Es wird ein Trockenpräparat erhalten, das nach dem Auflösen in einem geeigneten Lösungsmittel intravenös gegeben werden kann.

Eine auf die gleiche Weise wie in Beispiel 1 hergestellte Immunglobulin-Lösung wird auf die vorstehend beschriebene Weise behandelt. Die erhaltene Lösung zeigt eine antikomplementäre Aktivität von 13 Einheiten pro ml.

10

. [

15

20

25

30

35